Method for heating a soot filter in an exhaust system of an internal combustion engine - in particular a diesel engine - comprising at least a catalyst and a soot filter located downstream to gather soot

Publication number:	EP1394373 (A1)		Also published as:
Publication date:	2004-03-03		EP1394373 (B1)
Inventor(s):	ODENDALL BODO [DE] +		US2004040292 (A1)
Applicant(s):	AUDI NSU AUTO UNION AG [DE] +		US6823666 (B2)
Classification:			ES2239187 (T3)
- international:	F01N3/035; F01N3/08; F02D41/02; F02D41/14; F01N3/035; F01N3/08; F02D41/02; F02D41/14; (IPC1-7): F01N3/023; F01N3/035; F01N3/08		AT290158 (T)
- European:	F01N3/035; F01N3/08B10B; F01N3/08B4; F02D41/02C4B4; F02D41/02C4D5; F02D41/14D1D		DE10033159 (A1)
Application number:	EP20020018981 20020827	Ц	WO0104466 (A1)
Priority number(s):	EP20020018981 20020827		FR2774427 (A1) FR2774422 (A1) US5207990 (A)

Abstract of EP 1394373 (A1)

Heating a soot filter (12) comprises heating a catalyst assigned to the filter so that heat introduced from the catalyst into the filter is heated enough to burn the soot. Independent claims are also included for alternative processes for heating a soot filter.

Data supplied from the *espacenet* database — Worldwide



(11) **EP 1 394 373 A1**

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag: 03.03.2004 Patentblatt 2004/10

(51) Int Cl.7: **F01N 3/023**, F01N 3/035, F01N 3/08

(21) Anmeldenummer: 02018981.7

(22) Anmeldetag: 27.08.2002

(84) Benannte Vertragsstaaten:

AT BE BG CH CY CZ DE DK EE ES FI FR GB GR
IE IT LI LU MC NL PT SE SK TR
Benannte Erstreckungsstaaten:

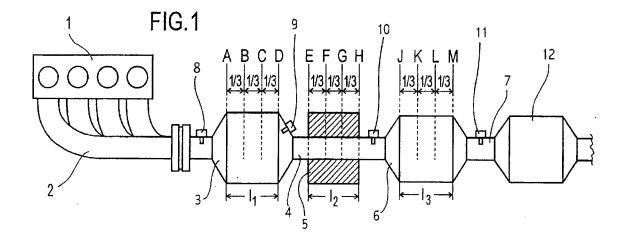
AL LT LV MK RO SI

(71) Anmelder: AUDI AG 85045 Ingolstadt (DE)

(72) Erfinder: Odendall, Bodo 86633 Neuburg (DE)

- (54) Verfahren zum Aufheizen eines Russfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors-insbesondere eines Dieselmotors-mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Russfilter zum Speichern des Russes
- (57) Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors insbesondere eines Dieselmotors mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Ru-

ßes, bei dem der dem Rußfilter vorgeordnete Katalysator (6) soweit aufgeheizt wird, dass die aus dem Katalysator in den Rußfilter (12) eingeleitete Wärmemenge den Rußfilter soweit aufheizt, dass die Verbrennung des Rußes eingeleitet wird.



5

Beschreibung

[0001] Die Erfindung betrifft ein Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes.

[0002] Bei Dieselmotoren ist es bekannt, in der Abgasanlage Rußfilter einzusetzen. Um die Funktionsfähigkeit des Rußfilters zu gewährleisten, ist es erforderlich, den Rußfilter von Zeit zu Zeit auszutauschen oder zu regenerieren. Zur Regeneration ist es bekannt, den im Rußfilter angesammelten Ruß zu verbrennen. Da die hierfür im Rußfilter erforderliche Temperatur bei einem Dieselmotor - wenn überhaupt - nur sehr aufwendig vom Motor in den Rußfilter eingeleitet werden kann, ist es beispielsweise aus der DE 196 18 397 A1 bekannt, den angesammelten Ruß mit zusätzlichem Brennstoff zu befeuchten und somit die zum Verbrennen erforderliche Temperatur herabzusetzen. Dies ist nicht nur mit zusätzlichem Aufwand für die Brennstoffzufuhr, sondern auch mit zusätzlichen Maßnahmen gegen ungewünschte Zündung im Rußfilterbereich verbunden.

[0003] Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, mit geringem Aufwand einen Rußfilter bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - zur Einleitung der Verbrennung des Rußes aufzuheizen.

[0004] Erfindungsgemäß wird die Aufgabe durch das Verfahren gemäß den Merkmalen des Anspruchs 1 gelöst, zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes gemäß den Merkmalen des Anspruchs 1 gelöst, bei dem der dem Rußfilter vorgeordnete Katalysator soweit aufgeheizt wird, dass die aus dem Katalysator in den Rußfilter eingeleitete Wärmemenge den Rußfilter soweit aufheizt, dass die Verbrennung des Rußes eingeleitet wird. In einfacher Weise kann hierdurch die zur Einleitung der Rußverbrennung einleitende Wärme in baulicher Nähe zum Rußfilter und unabhängig von Anordnung und Ausbildung des Motors erzeugt werden. Hierzu können bereits bekannte, zuverlässige Verfahren zur Aufheizung von Katalysatoren eingesetzt werden. Auch bei Dieselmotoren mit ihrer schlechten Eignung zur ausreichenden Wärmeeinleitung vom Motor in den Rußfilter ist das Verfahren einfach und zuverlässig ohne zusätzliche Kraftstoffeintragung in den Rußfilter anwendbar. Die Wärmeverluste sind durch die bauliche Nähe gering.

[0005] Bevorzugt ist das Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes gemäß den Merkmalen von

Anspruch 2, bei dem der dem Rußfilter vorgeordnete Katalysator durch exotherme Reaktion in dem dem Rußfilter vorgeordneten Katalysator so weit aufgeheizt wird, dass die aus dem Katalysator in den Rußfilter eingeleitete Wärmemenge den Rußfilter soweit aufheizt, dass die Verbrennung des Rußes eingeleitet wird. In einfacher Weise kann hierdurch die zur Einleitung der Rußverbrennung einleitende Wärme direkt in dem dem Rußfilter vorgeordneten Katalysator in baulicher Nähe zum Rußfilter und unabhängig von Anordnung und Ausbildung des Motors und von zusätzlichen Heizmitteln erzeugt werden. Die Wärmeverluste sind hierdurch besonders gering.

[0006] Besonders vorteilhaft ist das Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensvstem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit mehreren in Abgasströmungsrichtung hintereinander angeordneten Katalysatoren und einem diesen nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes gemäß den Merkmalen von Anspruch 3, wobei der in Strömungsrichtung nachgeordnete und dem Rußfilter unmittelbar vorgeordnete Katalysator dadurch aufgeheizt wird, dass die exotherme Reaktion aus einem in Strömungsrichtung vorgeordneten Katalysator insbesondere zur Einleitung einer Entgiftung des nachgeordneten Katalysators - in den nachgeordneten Katalvsator verlagert wird, und dass die Wärme aus dem in Strömungsrichtung nachgeordneten und dem Rußfilter unmittelbar vorgeordneten Katalysator in den Rußfilter eingeleitet wird. Auf diese Weise erfolgt gezielt die Aufheizung des stromabwärts nachgeordneten und dem Rußfilter vorgeordneten Katalysators. Energieverluste aufgrund eines Einleitens der Wärmeenergie durch Wärmeübertragung und der Wärmeleitung von außen und hiermit verbundene Gefahren des Überhitzens anderer Bauteile - insbesondere vorgeordnete Katalysatoren - werden vermieden. Da die Aufheizung lediglich durch die Verlagerung der exothermen Reaktion aus dem stromaufwärts vorgeordneten Katalysator in den stromabwärts nachgeordneten Katalysator erfolgt, werden lediglich Reaktionen genutzt, die ohnehin bereits bei der üblichen Abgasreinigung mit zwei in Strömungsrichtung hintereinander angeordneten Katalysatoren erfolgen. Somit kann in sehr einfacher Weise ohne zusätzliche Reaktionen und ohne zusätzliche Mittel zur Temperaturbegrenzung anderer Bauteile der stromabwärts nachgeordnete Katalysator - insbesondere zur Einleitung einer Entgiftung des nachgeordneten Katalysators - und der diesem nachgeordnete Rußfilter zur Einleitung der Rußverbrennung aufgeheizt werden. Das Verfahren ermöglicht einen sehr geringen Energieverbrauch und somit verbrauchsarme Motoren.

[0007] Bevorzugt ist das Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 4, bei dem in einfacher Weise die Verlagerung durch eine λ-Regelung mit alternierendem Fett - Mager - Betriebs - Zyklus des Verbrennungsmotors und somit die Aufheizung des stromabwärts liegenden Katalysators gesteuert erzielt werden kann. Dabei

35

40

können die Abgasemissionen gesteuert und auf niedrigem Niveau gehalten werden.

[0008] Das Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 5 ist besonders vorteilhaft, da hierdurch sehr einfach die zur Abgasreinigung im Normalbetrieb der Abgasreinigung im stromaufwärts angeordneten Katalysator durchgeführte Reduktion der Schadstoffe HC und CO in den stromabwärts angeordneten Katalysator verlagert wird, wodurch der stromabwärts angeordnete Katalysator aufgeheizt wird. Die Schadstoffe können unverändert abgebaut werden.

[0009] Bevorzugt wird λ zum Aufheizen so geregelt, dass für λ im zyklischen Fett-Betrieb während des Aufheizens gilt: $0.95 \ge \lambda \ge 0.9$. Hierdurch erfolgt durch den sehr fetten Betrieb in kurzer Zeit die Verlagerung der exothermen Reaktion in den stromabwärts angeordneten Katalysator, so dass die erforderliche Temperatur in kurzer Zeit erreicht wird.

[0010] Das Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 7 ermöglicht eine sehr empfindliche Regelung des Fett-Mager-Betriebszyklus' und somit sowohl die Aufheizung als auch die Abgaszusammensetzung. Bevorzugt sind die Verfahren gemäß den Merkmalen der Ansprüche 8 bzw 9, durch die die Abgasgrenzwerte zuverlässig eingehalten werden und dennoch eine einfache und betriebssichere Temperaturerhöhung erzielt werden kann.

[0011] Das Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 10 ermöglicht es, den Rußfilter zur Einleitung der Rußverbrennung aufzuheizen, ohne den Oxidationskatalysator zu überhitzen.

[0012] Das Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 11 ermöglicht es, besonders vorteilhaft die Rußgeneration zu fördern durch NO_x-Bildung.

[0013] Die Erfindung wird im Folgenden anhand der Figuren 1 bis 7 am Beispiel eines direkteinspritzenden Dieselmotors beispielhaft näher erläutert. Hierin zeigen:

Figur 1 den schematischen Aufbau einer Abgasanlage eines direkteinspritzenden Dieselmotors;

Figur 2a,b zwei Diagramme zur Darstellung des Aufheizungsverhaltens der Abgasanlage von Figur 1 ohne die erfindungsgemäße Verlagerung der exothermen Reaktion in den stromabwärts angeordneten Katalysator, wobei

Figur 2a mit relativer Temperaturverteilung bei einer Geschwindigkeit von 200 km/h und

Figur 2b mit relativer Temperaturverteilung bei Tempo 120 km/h darstellt;

Figur 3 Darstellung zur Erläuterung des Funktionsprinzips der λ-Variation zur Aufheizung mit Darstellung der λ-Variation und der hierdurch bedingten Veränderungen des O₂-Speicherinhalts des stromaufund stromabwärts angeordneten Katalysators;

Figur 4 Diagramm zur Darstellung der relativen Temperaturverteilung bei erfindungsgemäßer λ-Variation zur Aufheizung bei einer Geschwindigkeit von 120 km/h;

Figur 5 qualitative Darstellung der relativen Temperatur und der messbaren HC-Mengen in der Abgasanlage über der Länge der Abgasanlage im aufgeheizten Zustand;

Figur 6 Darstellung der Veränderung des relativen O₂-Speicherinhalts des stromaufund stromabwärts angeordneten Katalysators über der Zeit; und

Figur 7 den schematischen Aufbau einer alternativen Ausführung einer Abgasanlage eines direkteinspritzenden Turbodieselmotors.

[0014] In Figur 1 ist eine Abgasanlage am Beispiel eines direkteinspritzenden Verbrennungsmotors nach Diesel-Bauart dargestellt. Aus dem Verbrennungsmotor 1 werden in bekannter Weise über Abgasrohre 2, einen Oxidationskatalysator 3, ein Abgasrohr 4, einen NOx-Adsorber 6 bzw. einen Dreiwegekatalysator und einen Rußfilter 12 und ein Abgasrohr 7 die Abgase abgeleitet. Dem Oxidationskatalysator 3 vorgeordnet ist eine Breitwand-Lambdasonde 8 und nachgeordnet eine Lambdasonde 9 bekannter Art, durch welche Abweichungen des λ-Werts der Abgase vor und hinter dem Oxidationskatalysator 3 vom stöchiometrischen Wert $\lambda = 1$ erfasst werden. Ebenso ist in bekannter Weise dem NO,-Adsorber 6 nachgeordnet eine Lambdasonde 11 angeordnet, welche Abweichungen des λ-Werts vom stöchiometrischen Wert $\lambda = 1$ hinter dem NO_v-Adsorber 6 erfasst. In bekannter Weise ist das Abgasrohr 4 zwischen dem Oxidationskatalysator 3 und dem NO_v-Adsorber 6 und optional durch einen Abgaskühler 5 bekannter Art geführt und zur Erfassung der Eingangstemperatur des Abgases in den NO_x-Adsorber 6 dem NO_x-Adsorber 6 vorgelagert ein Temperatursensor 10 angeordnet. Der Oxidationskatalysator 3 ist in bekannter Weise mit einer oberen Temperaturgrenze von 950°C, der NO_v-Adsorber 6 mit einer oberen Temperaturgrenze von 750°C ausgelegt. Der Arbeitsbereich des NO_v-Adsorbers 6 liegt in bekannter Weise zwischen 250°C und 450°C. [0015] Zur Erläuterung der Temperaturveränderungen wurde in Figur 1 der Oxidationskatalysator 3 in seiner Länge I₁ in drei gleich lange Abschnitte aufgeteilt. Die Position zu Beginn des Katalysators ist mit A, die Position nach einem Drittel der Länge I, mit B, die Position nach zwei Dritteln I, mit C und die Position am

40

Ende von $\rm I_1$ mit D bezeichnet. Ebenso ist der Abgaskühler 5 seiner Länge $\rm I_2$ nach in drei gleich lange Abschnitte unterteilt, wobei E den Eingang des Abgaskühlers 5, F die Position nach einem Drittel $\rm I_2$, G die Position nach zwei Dritteln $\rm I_2$ und H die Position am Ende des Abgaskühlers 5 angibt. In gleicher Weise wurde der $\rm NO_x$ -Adsorber 6 seiner Länge $\rm I_3$ nach in drei gleich lange Abschnitte unterteilt, wobei J die Position zu Beginn des $\rm NO_x$ -Adsorber 6, K die Position nach einem Drittel $\rm I_3$, L die Position nach zwei Dritteln $\rm I_3$ und M die Position am Ausgang des $\rm NO_x$ -Adsorbers 6 angibt.

[0016] Der in den Figuren 2a, 2b, 4 und 6 dargestellte zeitliche Temperaturverlauf kann beispielsweise mit Hilfe des Brennwerteintrages ermittelt werden. Zur genaueren Bestimmung des Brennwerteintrages in dem NO_x-Adsorber 6 wird das λ-Signal vor dem Oxidationskatalysator 3 und nach dem NOx-Adsorber 6 herangezogen. Der Brennwerteintrag in den NO_x-Adsorber 6 ergibt sich aus dem Breitbandsignal der Lambdasonde 8 vor dem Oxidationskatalysator 3 und der Zeit, die zwischen dem Fett-Durchbruch der Lambdasonde 9 nach dem Oxidationskatalysator 3 und dem Fett-Durchbruch der Lambdasonde 11 nach dem NO_x-Adsorber 6 liegt. Zur Vermeidung eines Fett-Durchbruchs wird eine maximale Zeit bis kurz vor dem Durchbruch für die Fett-Phase in einem Kennfeld über der Abgasmasse abgelegt. Mit dem Brennwerteintrag in den NO_v-Adsorber 6 und mit den mit dem Temperatursensor 10 gemessenen Temperaturen vor dem NO_x-Adsorber 6 wird die Temperatur im NO_x-Adsorber 6 berechnet.

[0017] Zur Diagnose kann die Zeit bis zum Fett-Durchbruch mit den im Kennfeld abgelegten Zeiten verglichen werden.

[0018] Die Figuren 2a und 2 b zeigen den zeitlichen Temperaturverlauf TA, TB, TC, TD, TH, TK, TL, TM in den Positionen A, B, C, D, H, K, L, M sowie beispielhaft für die Abgasschadstoffe CO, HC und $\mathrm{NO_x}$ den zeitlichen Verlauf der gemessenen CO-Werte am Eingang des Oxidationskatalysators 3, gemessen durch die Breitband-Lambdasonde 8, und den zeitlichen Verlauf der gemessenen CO-Werte im Anschluss an den $\mathrm{NO_x}$ -Adsorber 6, gemessen durch die Lambdasonde 11, beim Versuch, ohne weitere Maßnahmen eine Temperaturerhöhung zu erzielen, um eine Desulfatisierung einzuleiten.

[0019] In Figur 2a kann bei Volllast bei einer Geschwindigkeit von 200 km/h erkannt werden, dass die vom Verbrennungsmotor 1 in den motornahen Oxidationskatalysator 3 eingeleitete Verbrennungsenergie Temperaturen erzeugt, die ausgehend von der Eingangstemperatur TA im Oxidationskatalysator 3 in der Ebene A mit konstant 0,9•T_{max} in den in Abgasförderrichtung nachgeordneten Positionen zu Beginn dieser reinen Motoraufheizung noch unterhalb dieser Temperatur liegen, wobei bereits nach kurzer Zeit im Oxidationskatalysator 3 die Temperaturen TB, TC und TD aufgrund der exothermen Reaktionen im Oxidationskatalysator 3 auf Werte zwischen 0,9•T_{max} und 0,95•T_{max} an-

steigen. Etwas zeitverzögert werden auch die Temperaturen TK in der Position K, TL in der Position L und TM in der Position M des NO_x-Adsorbers 6 aus dem optimalen Arbeitsbereich des NO_x-Adsorbers 6 von 0,25 T•_{max} bis 0,45•T_{max} angehoben und erreichen Werte bis zu 0,75•T_{max}, so dass eine Einleitung der Rußverbrennung im direkten oberen Temperaturgrenzbereich bei diesem Volllastfall möglich ist.

[0020] Figur 2b zeigt die gleiche Abgasanlage bei dem gleichen Motor, jedoch im Teillastbetrieb bei einer Geschwindigkeit von 120 km/h.

[0021] Aus den Diagrammen kann erkannt werden, dass die Temperaturen TA, TB, TC, TD in den Ebenen A, B, C, D des Oxidationskatalysators 3 aufgrund der deutlich geringeren Eingangstemperatur TA nur noch Werte bis zu 0,75•T_{max} annehmen und die Temperaturen TK, TL, TM in den Positionen K, L, M des NO_x-Adsorbers 6 sich auf Temperaturwerte unter 0,55•T_{max} einstellen. Eine Einleitung der Rußverbrennung im Teillastbereich findet somit nicht statt.

[0022] In den Figuren 3 bis 6 ist die erfindungsgemä-Be Aufheizung auf eine Temperatur zur Einleitung der Rußverbrennung einer in Figur 1 gezeigten Abgasanlage schematisch dargestellt. Zum Aufheizen des NO_v-Adsorbers 6 und des Rußfilters 12 erfolgt eine kurze zyklische λ-Variation, wie sie in Figur 3 beispielhaft dargestellt ist Hierzu wird nach festgelegten Fahrzyklen, beispielsweise 5000 oder 10000 km, nach welchen eine Einleitung der Rußverbrennung gewünscht ist, zur Aufheizung der Motor zyklisch fett bzw. mager betrieben. Die Zeitspanne zur Aufheizung soll möglichst minimiert werden. Beispielsweise beträgt sie zwischen 20 Sekunden und 2 Minuten je nach Last- und Anfangstemperatur des Rußfilters 12. Während der Zeitspanne der Fett-Phase Δt_f wird der Motor mit λ betrieben, für welches gilt: $0.95 \ge \lambda \ge 0.9$ beispielsweise 0.92. In der kurzen Zeitspanne Δt_m des Mager-Betriebs mit $3 \ge \lambda \ge 1,1$ wird möglichst viel O2 in den Oxidationskatalysator 3 und in den NOx-Adsorber 6 eingetragen. Die Zeiten, in denen der Motor fett bzw. mager zu betreiben ist, sind in einem Kennfeld über der Gaseintrittstemperatur, der Motorluftmasse und dem λ-Werten für den Fett- bzw. Mager-Betrieb abgelegt.

[0023] Wie in Figur 3 dargestellt ist, erfolgt entsprechend der λ-Variation ein zyklisches Be- und Entladen des Sauerstoffspeichers im Oxidationskatalysator 3 sowie im NO_x-Adsorber 6, wobei die Beladung des Oxidationskatalysators 3 mit Beginn der Mager-Phase (λ > 1) beginnt und die Entladung des Oxidationskatalysators 3 mit Beginn der Fett-Phase beginnt. Das Be- und Entladen des NO_x-Adsorbers 6 ist gegenüber dem Zyklus des Oxidationskatalysators 3 phasenverschoben.

[0024] Figur 4 zeigt den Temperaturverlauf im Oxidationskatalysator 3 und im NO_x -Adsorber 6 sowie die CO-Emissionen vor (CO EIN) und nach (CO AUS) der Abgasanlage bei Teillastbetrieb mit einer Geschwindigkeit von 120 km/h. Der Fett-Mager-Zyklus ist so gewählt, dass die Fett-Phase in diesem Beispiel $\Delta t_f = 1,5$ Sekun-

den und die Mager-Phase $\Delta t_m = 0.5$ Sekunden beträgt. Wie für die Positionen B, C, D des Oxidationskatalysators 3 und für die Positionen K, L, M des NO_x-Adsorbers 6 von Figur 1 in Figur 4 deutlich zu erkennen ist, steigen die diesen Positionen zuzuordnenden Temperaturen TB, TC, TD, TK, TL, TM in den Fett-Phasen an. Die exotherme Verbrennung im NO_x-Adsorber 6 führt somit bereits nach kurzer Zeit zu einem Temperaturanstieg auch der Temperaturen TK, TL, TM in einen Bereich oberhalb von 0,65•T_{max} durch die exotherme Verbrennung unter Ausnutzung des gespeicherten Sauerstoffs im Oxidationskatalysator 3 und im NO_x-Adsorber 6. In dem dargestellten Beispiel wird während der Aufheizung ca. 50 Prozent der exothermen Verbrennungsbestandteile an CO und HC vom Oxidationskatalysator 3 in den NO_v-Adsorber 6 verlagert. In den Mager-Phasen werden die Sauerstoffspeicher des Oxidationskatalysators 3 und des NO_x-Adsorber 6 mit O₂ gefüllt. Somit wird durch die λ-Variation gemäß Figur 3 bewirkt, dass ein Teil des Restbrennwertes im fetten Abgas nicht im Oxidationskatalysator 3, sondern im NO_x-Adsorber 6 in Wärme umgesetzt wird.

[0025] Die zeitliche Änderung des gespeicherten Sauerstoffs während des Fett-Mager-Zyklus' im Oxidationskatalysator 3 und im NO_x-Adsorber 6 ist für einen Ausschnitt zwischen den Zeiten t = 45 Sekunden und t = 50 Sekunden aus Figur 4 in Figur 6 vergrößert dargestellt. In den Mager-Phasen, zum Beispiel zwischen den Zeiten t = 45,3 bis t = 46,0 Sekunden, werden die Sauerstoffspeicher des Oxidationskatalysators 3 und des NO_x-Adsorbers 6 aufgeladen, wobei ausgehend von der Position B über die Position C und die Position D des Oxidationskatalysators 3 über die Positionen K, L, M des NO_x-Adsorbers 6 von Figur 1 zeitverzögert die Aufladung erfolgt. In den Fett-Phasen, zum Beispiel zwischen den Zeiten t = 45,3 und t = 46,0 Sekunden, werden die Sauerstoffspeicher in der gleichen Reihenfolge wieder entleert. Es sind Fälle denkbar, in denen eine völlige Entleerung des Sauerstoffspeichers des NO_x-Adsorbers 6 zu hohen Endrohremissionen führen und gleichzeitig auch der hintere Teil des NOx-Adsorbers 6 überhitzt werden könnte. Der Sauerstoffspeicher des NO_x-Adsorbers 6 wird deshalb - soweit diese Gefahr besteht - nicht vollständig entleert, sondern beispielsweise lediglich zu 30 Prozent.

[0026] Wie in Figur 4 zu erkennen ist, wird der Oxidationskatalysator 3 bei diesem Lastfall auf Temperaturen zwischen ca $0.75 \cdot T_{max}$ und $0.89 \cdot T_{max}$ erhitzt und der NO_x -Adsorber 6 auf Temperaturen zwischen $0.65 \cdot T_{max}$ und $0.7 \cdot T_{max}$, so dass eine Einleitung der Rußverbrennung sicher durchgeführt werden kann. Die Rußverbrennung erfolgt in bekannter, nicht näher dargestellter Weise. Vom NO_x -Adsorber 6 wird über das derartig erhitzte Abgas auch der nachfolgend angeordnete Rußfilter 12 derart erhitzt, dass auch der darin gesammelte Ruß verbrannt wird.

[0027] Wie in Figur 4 zu erkennen ist, steigt der CO-Gehalt am Ende einer Fett-Phase hinter dem NO_v-

Adsorber 6 geringfügig an. Dieses Zeichen des Fett-Durchbruchs durch den NO_x-Adsorber 6 wird von der Lambdasonde 11 hinter dem NO_x-Adsorber 6 festgestellt und bei Erreichen des vorgegebenen Schwellenwertes wird die Mager-Phase direkt eingeleitet. Ebenso wird ein Durchbrechen der Mager-Phase durch den NO_x-Adsorber 6 von der Lambdasonde 9 erfasst. Bei Erreichen eines vorgegeben Schwellenwertes wird direkt die Fett-Phase eingeleitet.

⁰ [0028] Figur 5 zeigt den qualitativen Temperaturverlauf und Abgasschadstoffverlauf am Beispiel von HC über der Länge des Abgassystems bei Erreichen der Desulfatisierungstemperatur im NO_x-Adsorber 6.

[0029] Obwohl in den oben genannten Ausführungen die Lambdasonde 11 zwischen NO_x-Adsorber 6 und dem Rußfilter 12 angeordnet dargestellt ist, ist es ebenso möglich, die Lambdasonde 11 dem Rußfilter 12 nachgeordnet auszubilden. Ebenso ist es denkbar, die Lambdasonde 9 und/oder die Breitwand-Lambdasonde 8 den individuellen Anforderungen entsprechend an anderer geeigneter Stelle zu platzieren und gegebenenfalls durch andere geeignete Sensoren zu ersetzen oder bei ausreichender sonstiger Information über den Abgaszustand fallen zu lassen.

[0030] Figur 7 zeigt ein Ausführungsbeispiel, bei dem der Rußfilter 12 unmittelbar an den NO_x-Adsorber 6 angrenzt.

[0031] In einer weiteren, nicht dargestellten Ausführung ist der Rußfilter 12 und der NO_x-Adsorber 6 als ein gemeinsames Bauteil ausgebildet.

[0032] Obwohl in den oben genannten Ausführungen die Wärmeerzeugung zur Aufheizung des Rußfilters 12 über einen zwischen Oxidationskatalysator 3 und Rußfilter 12 angeordneten NO_x-Adsorber 6 erfolgt, ist es ebenso möglich, anstelle des NO_x-Adsorbers 6 zwischen Oxidationskatalysator 3 und Rußfilter 12 einen Drei-Wege-Katalysator bekannter Art anzuordnen, in dem über das oben beschriebene Verfahren der Variation des λ-Werts eine exotherme Reaktion erzeugt wird, die den Drei-Wege-Katalysator und den nachfolgend angeordneten Rußfilter 12 so weit aufheizt, dass der darin angesammelte Ruß verbrennt.

[0033] Soweit erforderlich, kann die λ -Variation auch zur Aufheizung des NO_x -Adsorbers 6 auf Desulfatisierungstemperatur zwecks Einleitung einer Entschwefelung eingesetzt werden.

[0034] Auch wenn sich die dargestellten Beispiele auf die Abgasanlage eines Dieselmotors beziehen, ist das erfindungsgemäße Verfahren ebenso bei anderen Motoren mit ähnlicher Abgasproblematik, bei denen die Forderung zur Aufheizung zwecks Regeneration eines Rußfilters einsetzbar,

BEZUGSZEICHENLISTE

[0035]

Verbrennungsmotor

5

15

35

40

50

55

- 2 Abgasrohr
- 3 Oxidationskatalysator
- 4 Abgasrohr
- 5 Abgaskühler
- 6 No_x-Adsorber
- 7 Abgasrohr
- 8 Breitband-Lambdasonde
- 9 Lambdasonde
- 10 Temperatursensor
- 11 Kombinierter NO_x- und O₂-Sensor
- 12 Rußfilter

Patentansprüche

Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes,

dadurch gekennzeichnet,

dass der dem Rußfilter vorgeordnete Katalysator (6) soweit aufgeheizt wird, dass die aus dem Katalysator in den Rußfilter (12) eingeleitete Wärmemenge den Rußfilter soweit aufheizt, dass die Verbrennung des Rußes eingeleitet wird.

- 2. Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors insbesondere eines Dieselmotors mit wenigstens einem Katalysator und einem diesem in Strömungsrichtung nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Rußes gemäß den Merkmalen von Anspruch 1, dass der dem Rußfilter vorgeordnete Katalysator (6) durch exotherme Reaktion in dem dem Rußfilter vorgeordneten Katalysator (6) so weit aufgeheizt wird, dass die aus dem Katalysator in den Rußfilter (12) eingeleitete Wärmemenge den Rußfilter soweit aufheizt, dass die Verbrennung des Rußes eingeleitet wird.
- 3. Verfahren zum Aufheizen eines Rußfilters bei einem Abgasanlagensystem eines Verbrennungsmotors - insbesondere eines Dieselmotors - mit mehreren in Abgasströmungsrichtung hintereinander angeordneten Katalysatoren und einem diesen nachgeordneten Rußfilter zum Speichern des Ru-Bes gemäß den Merkmalen von Anspruch 1 oder 2, dass der in Strömungsrichtung nachgeordnete und dem Rußfilter unmittelbar vorgeordnete Katalysator dadurch aufgeheizt wird, dass die exotherme Reaktion aus einem in Strömungsrichtung vorgeordneten Katalysator (3) - insbesondere zur Einleitung einer Entgiftung des nachgeordneten Katalysators (6) - in den nachgeordneten Katalysator (6) verlagert wird, und dass die Wärme aus dem in Strömungsrichtung nachgeordneten und dem Rußfilter

unmittelbar vorgeordneten Katalysator in den Rußfilter eingeleitet wird.

- Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 3, wobei die Verlagerung durch eine λ-Regelung mit alternierendem Fett - Mager - Betriebs - Zyklus des Verbrennungsmotors erfolgt.
- Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 3
 oder 4,
 wobei λ zum Aufheizen so geregelt wird, dass der
 Fett-Betrieb mit λ<1 jeweils länger aufrechterhalten
 wird als das im Sauerstoffspeicher des stromauf-

Fett-Betrieb mit λ <1 jeweils länger aufrechterhalten wird als das im Sauerstoffspeicher des stromaufwärts angeordneten Katalysators (3) gespeicherte O_2 die Schadstoffe HC und CO umsetzen kann, so dass die Umsetzung zumindest teilweise durch das im Sauerstoffspeicher des stromabwärts angeordneten Katalysators (6) gespeicherte O_2 erfolgt, und wobei im Mager-Betrieb mit λ >1 die beiden Sauerstoffspeicher wieder gefüllt werden.

6. Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 4 oder 5, wobei λ zum Aufheizen so geregelt wird, dass für λ im zyklischen Fett-Betrieb während des Aufheizens

gilt: $\lambda = 0.95 \ge \lambda \ge 0.9$.

- Verfahren gemäß den Merkmalen von einem der Ansprüche 3 bis 6, wobei die Regelung des Fett-Mager-Betriebs-Zyklus mittels O₂-Sensoren- insbesondere mittels λ-Sonden - erfolgt, die in einer dem stromabwärts angeordneten Katalysator (6) nachgeordneten Position Abgas überprüfen.
- 8. Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 7, wobei im Fett-Betrieb λ hinter dem stromabwärts angeordneten Katalysator (6) gemessen wird und bei Unterschreiten eines vorgegebenen oberen Schwellwertes für λ vom Fett-Betrieb auf Mager-Betrieb umgestellt wird.
- 9. Verfahren gemäß den Merkmalen von Anspruch 7 oder 8,
- wobei im Mager-Betrieb λ hinter dem stromabwärts angeordneten Katalysator (6) gemessen wird und beim Überschreiten eines vorgegebenen unteren Schwellwertes für λ vom Mager-Betrieb auf Fett-Betrieb umgestellt wird.
- Verfahren gemäß den Merkmalen von einem oder mehreren der Ansprüche 3 bis 9, bei denen der vorgeordnete Katalysator (3) ein Oxidationskatalysator und der nachgeordnete Katalysator (6) ein NO_x-Adsorber ist,
 - wobei der NO_x-Adsorber (6) durch die Verlagerung der exothermen Reaktion aus dem Oxidationskatalysator (3) in den NO_x-Adsorber (6) - insbesondere

auf Desulfatisierungstemperatur - aufgeheizt wird.

11. Verfahren gemäß den Merkmalen von einem oder mehreren der Ansprüche 3 bis 9,

bei denen der vorgeordnete Katalysator (3) ein Oxi- 5 dationskatalysator und der nachgeordnete Katalysator ein Drei-Wege-Katalysator mit Sauerstoffspeicher ist,

wobei der Drei-Wege-Katalysator (6) durch die Verlagerung der exothermen Reaktion aus dem ersten 10 Oxidationskatalysator (3) in den Drei-Wege-Katalysator aufgeheizt wird.

15

20

25

30

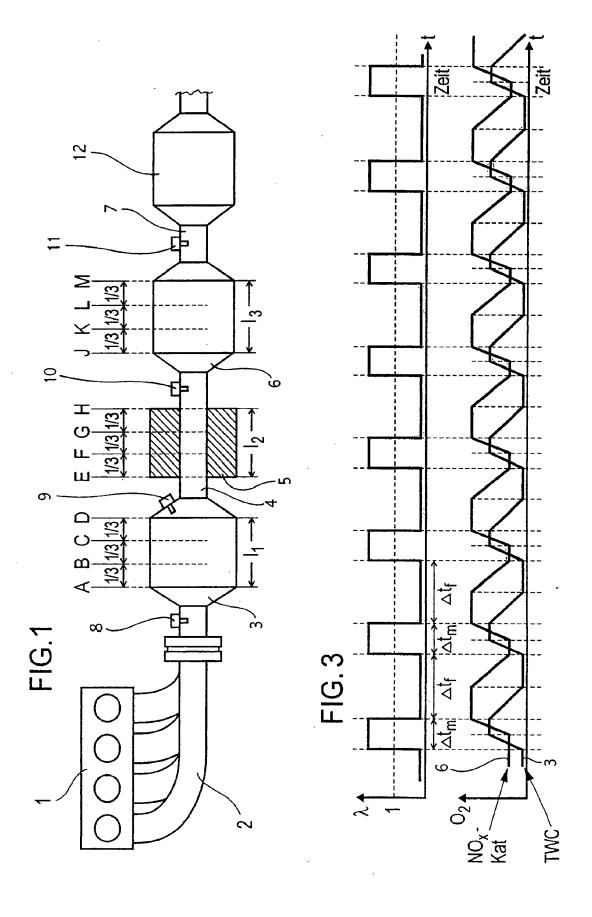
35

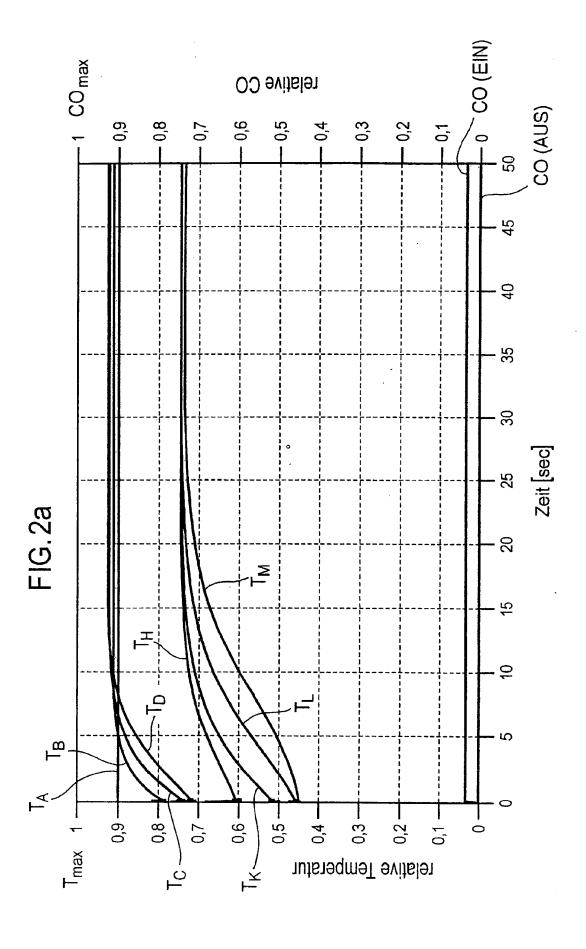
40

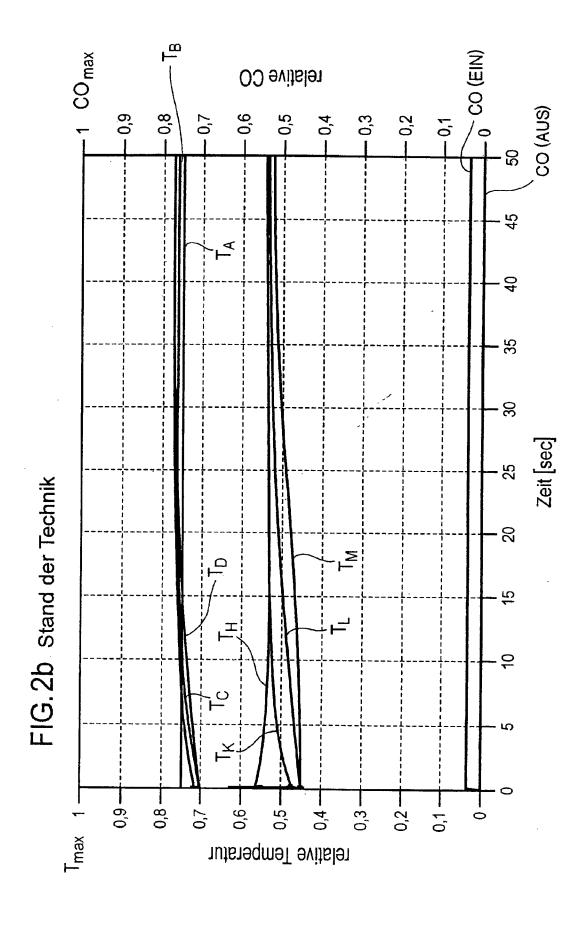
45

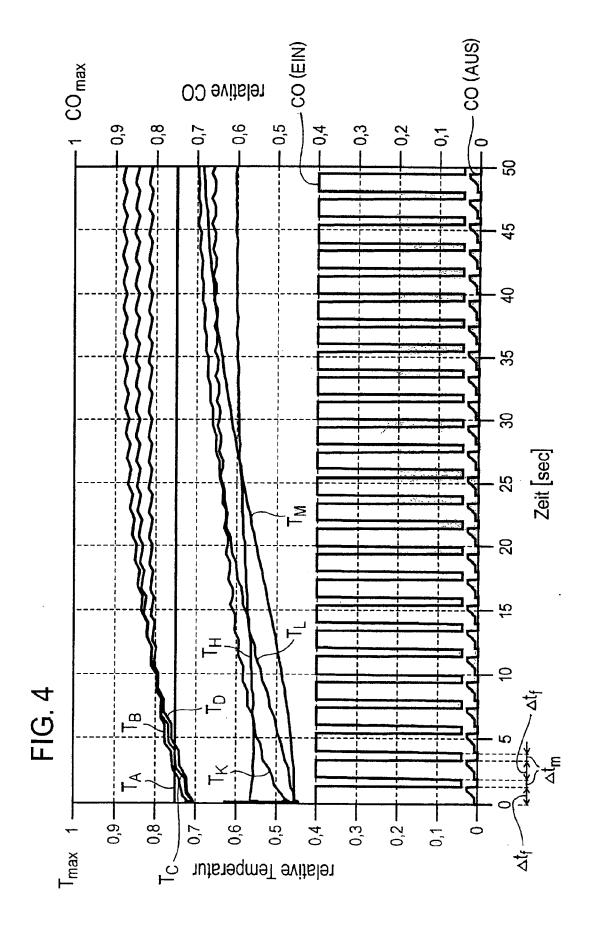
50

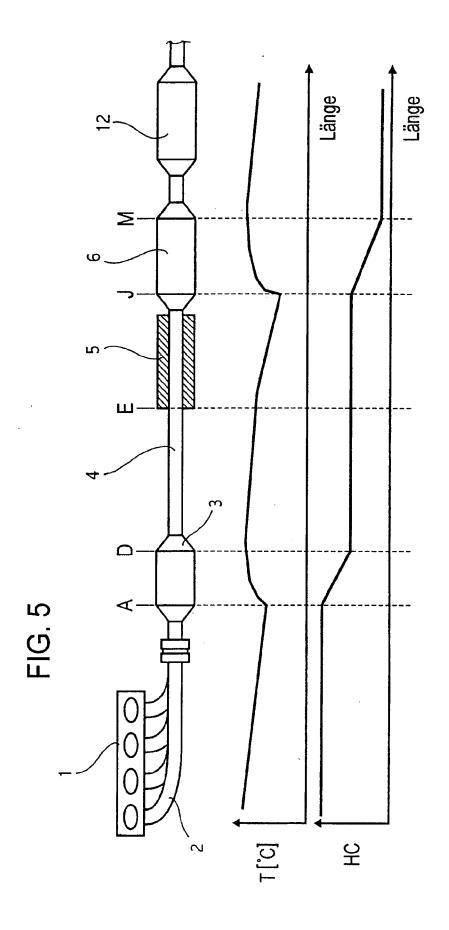
55

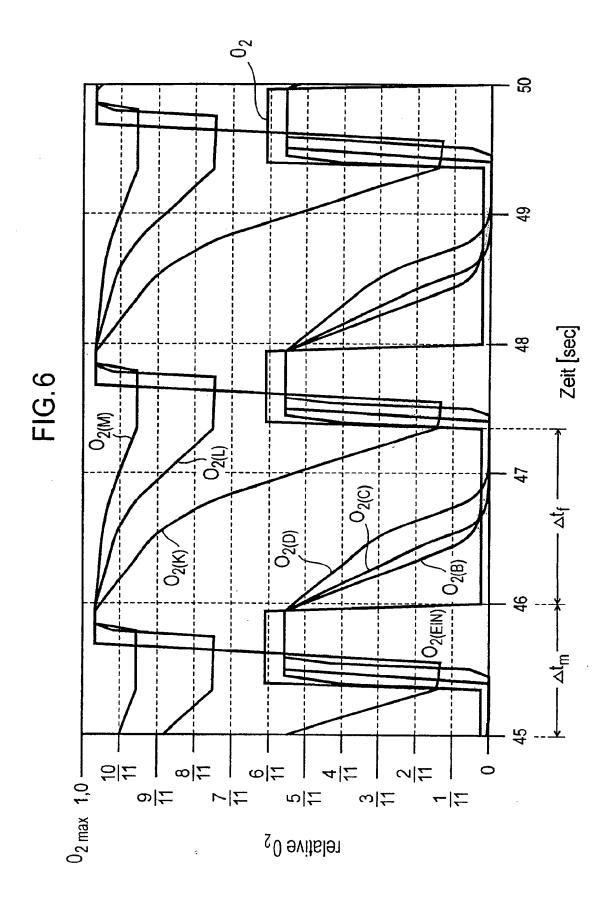


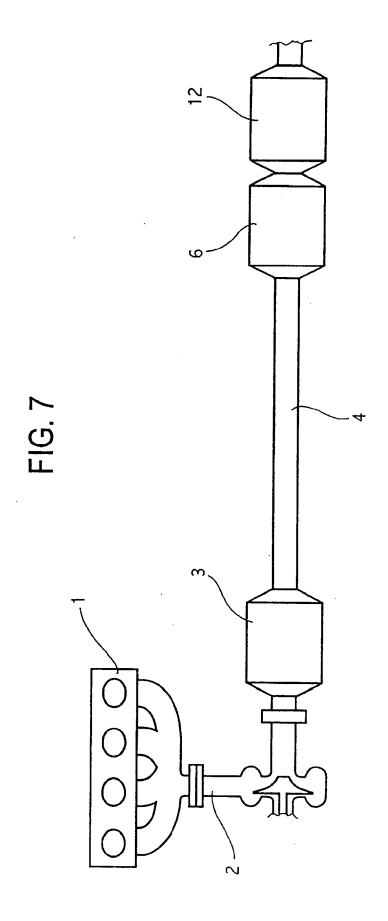














EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 02 01 8981

	EINSCHLÄGIGI	E DOKUMENTE				
Kategorie	Kennzeichnung des Dokun der maßgebliche	nents mit Angabe, sow n Teile	eit erforderlich,	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.7)	
Х	DE 100 33 159 A (DA 17. Januar 2002 (20 * das ganze Dokumer	002-01-17)	1,2	F01N3/023 F01N3/035 F01N3/08		
Х	;JOHNSON MATTHÈY PL	66 A (CHANDER GUY RICHARD MATTHEY PLC (GB); WARREN JAMES 8. Januar 2001 (2001-01-18) he 1,2 *				
Х	FR 2 774 427 A (PEU 6. August 1999 (199 * Anspruch 1; Abbil	9-08-06)	1,2			
Х	FR 2 774 422 A (PEU 6. August 1999 (199 * Seite 2, Zeile 24	9-08-06)	Zeile 3 *	1		
X	US 5 207 990 A (SEK 4. Mai 1993 (1993-6 * Spalte 1, Zeile 5 *	15-04)	•	1,2	RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.7)	
X	ATENT ABSTRACTS OF JAPAN ol. 1996, no. 06, 8. Juni 1996 (1996-06-28) JP 08 042326 A (HINO MOTORS LTD), 3. Februar 1996 (1996-02-13) Zusammenfassung *		D),	1,2	FO1N	
A	US 2002/053202 A1 (9. Mai 2002 (2002-0 * das ganze Dokumen	5-09)	ET AL)	1-11		
Der voi	rliegende Recherchenbericht wur	de für alle Patentansı	prūche erstellt			
	Recherchenort	Abschlußdatu	m der Recherche		Prüfer	
	MÜNCHEN	18. De	zember 2002	2 Tat	us, W	
X : von b Y : von b ander A : techt O : nicht	TEGORIE DER GENANNTEN DÖKU besonderer Bedeutung allein betracht besonderer Bedeutung in Verbindung ren Veröffentlichung derselben Kateg nologischer Hintergrund schriftliche Offenbarung chenliteratur	et mit einer orie	T : der Erfindung zug E : älteres Patentdok nach dem Anmeld D : in der Anmeldung L : aus anderen Grün & : Mitglied der gleich Dokument	runde liegende T ument, das jedoc edatum veröffent angeführtes Do- den angeführtes	heorien oder Grundsätze In erst am oder dicht worden ist curnent Dokument	

ANHANG ZUM EUROPÄISCHEN RECHERCHENBERICHT ÜBER DIE EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG NR.

EP 02 01 8981

In diesem Anhang sind die Mitglieder der Patentfamilien der im obengenannten europäischen Recherchenbericht angeführten Patentdokumente angegeben.

Die Angaben über die Familienmitglieder entsprechen dem Stand der Datei des Europäischen Patentamts am Diese Angaben dienen nur zur Unterrichtung und erfolgen ohne Gewähr.

18-12-2002

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung	
DE	10033159	А	17-01-2002	DE FR	10033159 2811370		17-01-2002 11-01-2002
WO	0104466	A	18-01-2001	EP WO	1194681 0104466		10-04-2002 18-01-2001
FR	2774427	А	06-08-1999	FR	2774427	A1	06-08-1999
FR	2774422	Α	06-08-1999	FR	2774422	A1	06-08-1999
US	5207990	Α	04-05-1993	JP DE	4041914 <i>(</i> 4117676 <i>(</i>	•	12-02-1992 05-12-1991
JP	08042326	Α	13-02-1996	KEI	VE		
US	2002053202	A1	09-05-2002	JР	2002153733 /	4	28-05-2002

EPO FORM P0461

Für nähere Einzelheiten zu diesem Anhang : siehe Amtsblatt des Europäischen Patentamts, Nr:12/82

US 20040187477A1

(19) United States

(12) Patent Application Publication (10) Pub. No.: US 2004/0187477 A1

Okugawa et al.

Sep. 30, 2004 (43) Pub. Date:

(54) EXHAUST GAS CLEANING SYSTEM OF INTERNAL COMBUSTION ENGINE

(75) Inventors: Shinichiro Okugawa, Toyota-city (JP); Tsukasa Kuboshima, Okazaki-city (JP)

> Correspondence Address: NIXON & VANDERHYE, PC 1100 N GLEBE ROAD 8TH FLOOR ARLINGTON, VA 22201-4714 (US)

Assignee: Denso Corporation, Aichi-pref (JP)

Appl. No.:

10/810,750

Filed: (22)

Mar. 29, 2004

(30)Foreign Application Priority Data

Mar. 31, 2003 (JP) 2003-94851

Publication Classification

(51) Int. Cl.⁷ F01N 3/02; F01N 7/00 (52) U.S. Cl. 60/277; 60/311

ABSTRACT (57)

An exhaust gas cleaning system of a diesel engine includes a diesel particulate filter (a DPF) disposed in an exhaust passage, and a diesel oxidation catalyst (a DOC) disposed upstream of the DPF. When an electronic control unit (an ECU) performs a temperature increasing operation such as post-injection to eliminate particulate matters accumulated in the DPF, a ratio (a duty ratio) between a performing period and an interrupting period of the temperature increasing operation is changed in accordance with temperature of the DPF. Thus, a quantity of hydrocarbon supplied to the DOC is controlled stepwise or continuously. Thus, the temperature of the DPF can be increased to target temperature quickly and can be maintained near the target temperature when the regeneration of the DPF is performed.

